

## Teorie vyvařování alkoholu

JAROSLAV SUKOVATÝ

Hlavní správa lihovarů a škrobáren, Praha

JAN NAVRÁTIL

České vysoké učení technické, Praha

547.202 : 542.48

V předložené práci autoři podávají matematické vztahy, které platí pro vyvařování alkoholu včetně spotřeby páry. Tato práce vznikla proto, že naše odborná literatura nemá dosud matematické zpracování těchto problémů.

### 1. Prostá destilace

Předpokládejme, že máme k dispozici binární směs alkohol—voda. Je-li váhové množství alkoholu v binární směsi vyjádřeno ve váhových procentech, pak platí rovnice:

$$D \cdot u = 100 \cdot V \quad (1)$$

kde  $D$  je váhové množství binární směsi,

$u$  — váhové procento alkoholu v binární směsi,

$V$  — váhové množství alkoholu v binární směsi.

$$\text{Z rovnice (1) je } V = \frac{D \cdot u}{100}$$

Diferenciací tohoto vztahu dostáváme:

$$dV = \frac{D \cdot du}{100} + \frac{u \cdot dD}{100} \quad (2)$$

kde  $dV$  je elementární množství odpařeného alkoholu (v závislosti na množství přivedeného tepla),

$du$  — elementární váhové množství alkoholu v binární směsi,

$dD$  — elementární množství binární směsi.

Elementární množství binární směsi přeměněné v páry s obsahem alkoholu je dáno vztahem:

$$x \cdot dD = 100 \cdot dV \quad (3)$$

Eliminací veličiny  $dV$  z rovnic (2) a (3) dostaneme po úpravě diferenciální rovnici:

$$x \cdot dD = D \cdot du + u \cdot dD \quad (4)$$

Z této diferenciální rovnice určíme  $D$  v závislosti na  $u$ .

Podle fyzikálních tabulek (1, 2 a 3) lze stanovit veličinu  $x$ , t. j. množství alkoholu v parách v závislosti na množství alkoholu v binární směsi (podrobené prosté destilaci) a na jiných faktorech takto:

$$x = \frac{90 \cdot u}{7,5 + u} \quad (5)$$

Rovnice (5) platí pro vyvařování alkoholu z binární směsi, kde  $0,1 < u < 28,99\%$  váhových alkoholu.

Dosazením veličiny  $x$  do rovnice (4) dostáváme diferenciální rovnici:

$$\frac{dD}{D} + \frac{(7,5 + u) \cdot du}{u(u - 82,5)} = 0 \quad (6)$$

Integrací rovnice (6) dostáváme obecný integrál

$$D \cdot (u - 82,5)^{\frac{12}{11}} = C \cdot u^{\frac{1}{11}} \quad (7)$$

kde  $C$  je integrační konstanta. Tuto integrační konstantu určíme z počáteční podmínky, že pro  $u = u_1$  je  $D = D_1$ . Tedy

$$\frac{D_1}{D} = \left( \frac{u - 82,5}{u_1 - 82,5} \right)^{\frac{12}{11}} \cdot \left( \frac{u_1}{u} \right)^{\frac{1}{11}} \quad (8)$$

Nás zajímají veličiny  $D_2$  a  $u_2$ , protože určují vá-

hové množství binární směsi po destilaci a ztrátový alkohol ve váhových procentech. Dosadíme do rovnice (8) za  $u = u_2$  a za  $D = D_2$  a tak dostaneme důležitý vztah mezi veličinami počátečními a konečnými. Tedy:

$$\frac{D_1}{D_2} = \left( \frac{u_2 - 82,5}{u_1 - 82,5} \right)^{\frac{12}{11}} \cdot \left( \frac{u_1}{u_2} \right)^{\frac{1}{11}} \quad (9)$$

Uvedeme nyní praktický případ:

Mějme binární směs, která obsahuje 35 % objemových alkoholu a vodu. Za úkol je zjistit, jaké množství směsi je třeba odpařit, aby vyvařením kleslo procento alkoholu na  $k$ -tinu původního obsahu.

Použijeme rovnice (9), do které dosadíme za  $u_2 = \frac{u_1}{k}$ .

Po snadné úpravě máme důležitou rovnici pro výpočet  $D_2$ :

$$D_2 = D_1 \cdot k^{-\frac{1}{11}} \cdot \left( \frac{82,5 \cdot k - k u_1}{82,5 \cdot k - u_1} \right)^{\frac{12}{11}} \quad (10)$$

Výraz  $D_1 - D_2$  udává množství odpařené binární směsi.

Zvolíme-li číselné hodnoty  $D_1 = 100$  kg,  $u_1 = 28,99\%$  váhových,  $k = 100$  (čili  $u_2 = \frac{u_1}{100} = 0,29\%$  váhových), pak pouhým dosazením do rovnice (10) dostaneme:

$$D_2 = 41,18 \text{ kg}$$

Je třeba odpařit 58,82 kg binární směsi.

Spotřeba páry při prosté destilaci

Množství tepla potřebné k odpaření  $D_1 - D_2$  množství binární směsi získáme z rovnice, která vyjadřuje tepelnou rovnováhu (teplo přivedené se rovná teplo odvedenému).

Pro náš případ platí rovnice:

$$D_1 \cdot C_{D_1} + r \cdot D_x = V \cdot L + D_2 \cdot C_{D_2} \quad (11)$$

kde  $D_1$  — počáteční váhové množství binární směsi v kg,

$C_{D_1}$  — počáteční tepelný obsah binární směsi v kcal · kg<sup>-1</sup>,

$D_x$  — váhové množství topící páry v kg,

$V$  — váhové množství par v kg,

$L$  — aritmetický průměr tepelných obsahů par v kcal · kg<sup>-1</sup>,

$D_2$  — váhové množství zbytku po destilaci v kg,

$C_{D_2}$  — tepelný obsah zbytku v kcal · kg<sup>-1</sup>,

$r$  — výparné teplo topné páry v kcal · kg<sup>-1</sup>.

Do rovnice (11) dosadíme tyto hodnoty:  $D_1 = 100$  kg,  $D_2 = 41,18$  kg,  $t_1 = 20^\circ\text{C}$ .

$$C_{D_1} = 1,045 + 0,00233 \cdot \frac{20}{2} = 1,068 \text{ kcal} \cdot \text{kg}^{-1} \cdot \text{grad}^{-1},$$

$$C_{D_2} = 21,36 \text{ kcal} \cdot \text{kg}^{-1},$$

$$C_{D_2} = 105 \text{ kcal} \cdot \text{kg}^{-1},$$

$$V = D_1 - D_2 = 58,82 \text{ kg} \quad L = 359,9 \text{ kcal} \cdot \text{kg}^{-1}.$$



Dostáváme  $D_x = 43,5$  kg, bereme-li  $t_2 = 105^\circ$ , odpovídající měrný tlak  $p = 0,232$  atp a výparné teplo  $r = 536,3$  kcal  $\cdot$  kg $^{-1}$ .

## II. Vyvařování alkoholu v kolonách

Odvodíme si další rovnice, které nám budou užitečné při vyvařování alkoholu v koloně. Provedeme-li řez vyvařovací kolonou (viz obr. 1), lze podle rovnovážného stavu stanovit závislost, která se týká vyvařování alkoholu.

Pro  $n$ -té dno kolony platí tato rovnice:

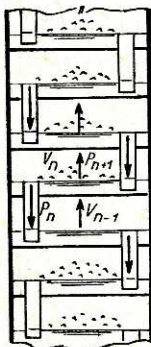
$$P_n T_n + V_n U_n = P_{n+1} T_{n+1} + V_{n+1} U_{n+1} \quad (12)$$

kde  $P_n$  — váhové množství přepadu  $n$ -tého dna,

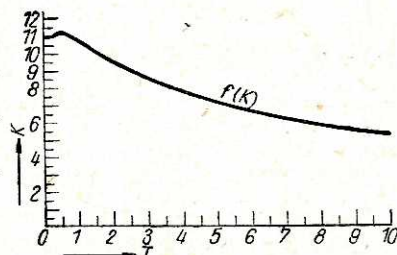
$T_n$  — váhové procento alkoholu přepadu  $n$ -tého dna,

$V_n$  — váhové množství par  $n$ -tého dna,

$U_n$  — váhové procento alkoholu par  $n$ -tého dna



Obr. 1



Obr. 2

Pravá strana rovnice (12) vyjadřuje vztah mezi příslušnými veličinami  $n+1$  a  $n-1$  dna. Poměr

$$\frac{U_n}{T_n} = K_n \quad (13)$$

$n$  je celé kladné. Koeficient  $K_n$  se nazývá výparným koeficientem alkoholu.

Nechť přepad a množství par je konstantní pro všechna dna, t. j.  $P_n = p$  a  $V_n = v$  pro každé celé kladné  $n$ ; dosadíme tyto výrazy do rovnice (12) a máme:

$$v \cdot (U_n - U_{n-1}) = p \cdot (T_{n+1} - T_n) \quad (14)$$

Nyní použijeme rovnici (13) na rovnici (14) a dostáváme důležitou rovnici, která platí pro všechna  $n$  celá kladná:

$$p \cdot (T_{n+1} - T_n) = v \cdot (K_n \cdot T_n - K_{n-1} \cdot T_{n-1}) \quad (15)$$

Hodnota koeficientu  $K_n$  závisí obecně na  $T_n$ . Ke stanovení nejpravděpodobnější fiktivní hodnoty  $K$  platné pro další výpočty použijeme střední logaritmický obsah alkoholu ve vyvařovací části kolony (na jednotlivých dnech v intervalu  $\langle T_0, T_n \rangle$ , který je dán vztahem

$$\Delta T = \frac{T_n - T_0}{2,3 \log \frac{T_n}{T_0}}$$

Z tohoto diagramu (obr. 2) při daném  $T$  stanovíme  $K$ .

Obsah alkoholu na  $n$ -tém dně,  $T_n$  (% váhové), zjistíme podle množství tepla  $Q$ , které je třeba dodat přehřáté zápare, aby nastal var.

$$Q = D \cdot c \cdot (t_v - t_p)$$

kde  $D$  — váhové množství binární směsi v kg,

$c$  — měrné teplo v kcal  $\cdot$  kg $^{-1}$   $\cdot$  grad $^{-1}$ ,

$t_v$  — bod varu zápany v gradech,

$t_p$  — teplota přehřáté zápany v gradech.

Z daného  $Q$  stanovíme pomocí diagramu (obr. 3)  $T_n$ .

Rovnice (15) po úpravě má tento tvar:

$$T_{n+1} - T_n = \frac{K \cdot v}{p} \cdot (T_n - T_{n-1}) \quad (16)$$

Použitím rovnice (16) dostáváme po snadné úpravě vztah pro rozdíl koncentrace lihu na  $n$ -tém dně a nultém dně:

$$T_n - T_0 = \frac{q^n - 1}{q - 1} \cdot (T_1 - T_0) \quad (17)$$

kde  $q = \frac{K \cdot v}{p}$ .

Z rovnice (17) můžeme snadno určit počet vyvařovacích den, který je dán takto:

$$n = \frac{\log \left\{ 1 + (q-1) \frac{T_n - T_0}{T_1 - T_0} \right\}}{\log q} \quad (18)$$

V praxi je třeba počítat s 80 % vyvařovací účinností den

$$\eta = \frac{n_{th}}{n_{sk}} \quad (19)$$

kde  $\eta$  je účinnost,  $n$  teoretické je počet den vypočítaných podle rovnice (18) a  $n$  skutečné je počet den skutečných.

**Příklad:** Mějme záparu obsahující 8,05 % váhových alkoholu a máme stanovit počet vyvařovacích den, chceme-li vyvařit alkohol na 0,01 % váhového alkoholu.

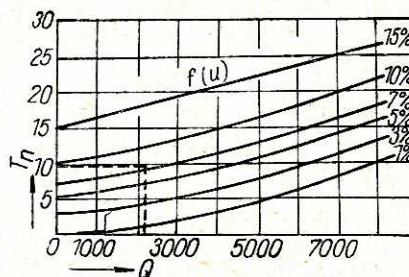
Použijeme rovnici (18) a po příslušném dosazení máme  $n$  teoretické = 12 vyvařovacích den a  $n$  skutečné = 15 vyvařovacích den.

## Spotřeba páry pro vyvařování alkoholu v kolonách

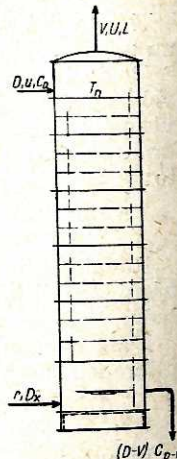
Množství tepla potřebného k vyvařování alkoholu v kolonách vypočítáme takto:

Uvažujeme-li vyvařování alkoholu beze ztrát platí rovnice:

$$D \cdot u = U \cdot V \quad (20)$$



Obr. 3



Obr. 4

kde  $D$  — váhového množství směsi v kg,  
 $u$  — množství alkoholu v procentech ve směsi,  
 $U$  — množství alkoholu v procentech v parách,  
 $V$  — váhového množství par v kg.

Podle tepelné rovnováhy vyvařovací kolony (viz obr. 4)

$$D \cdot C_D + r \cdot D_x = V \cdot L + (D - V) \cdot C_{D-V} \quad (21)$$



kde  $D$  — váhové množství směsi v kg,

$C_D$  — tepelný obsah směsi v kcal. kg<sup>-1</sup>,

$D_v$  — váhové množství topné páry v kg,

$V$  — váhové množství par v kg,

$r$  — výparné teplo topící páry v kcal. kg<sup>-1</sup>,

$L$  — tepelný obsah par v kcal kg<sup>-1</sup>,

$D-V$  — váhové množství zbytku v kg,

$C_{D-V}$  — tepelný obsah zbytku v kcal. kg<sup>-1</sup>.

Jednoduchou úpravou rovnice (21) získáme potřebné množství tepla pro vyvařování alkoholu

$$r \cdot D_v = (x + C_{D-V}) \cdot (D-V) \quad (22)$$

$$\text{kde} \quad x = \frac{VL - D \cdot C_D}{D-V} \quad (23)$$

Dosadíme-li do rovnice (23) za  $V$  z rovnice (20) dostáváme rovnici (23) v tomto tvaru:

$$x = \frac{uL - U \cdot C_D}{U-u} \quad (24)$$

Pro náš případ je  $x = 0$ , takže množství páry podle rovnice (22) je toto:

$$r \cdot D_v = 8841 \text{ kcal, čili } D_v = 16,5 \text{ kg na } 100 \text{ kg zápary, bereme-li } t_2 = 105^\circ, p = 0,232 \text{ atp, } r = 536,3 \text{ kcal. kg}^{-1} \\ C_{D-V} = 105 \text{ kcal. kg}^{-1}.$$

#### Poznámka

Nutné množství páry pro vyvařování alkoholu snižuje kombinační předávání tepla v přístrojích. Toto množství páry lze dále snížit thermokompresorem.

Praktickým vyřešením tohoto problému získali bychom asi 25 % úsporu nutného množství páry.

#### Poznámka

[1] Ernest Sorel: La Distillation, Paris, 1910.

[2] V. I. Popov, L. L. Dobroserdov, V. I. Stabnikov, K. P. Andrejev: Technologičeskoe oborudovanie brodilnych proizvodstv, Moskva, 1953.

[3] E. N. Bartěněv: Osnovy proektizovanija spirtovych zavodov, Moskva, 1952.